

IN THE UNITED STATES PATENT AND TRADEMARK OFFICE

IN RE APPLICATION OF: Martin MOERTERS, et al.

SERIAL NO.: NEW U.S. PCT APPLICATION

FILED: HEREWITH

INTERNATIONAL APPLICATION NO.: PCT/EP03/14326 INTERNATIONAL FILING DATE: December 16, 2003

FOR: PYROGENICALLY PRODUCED SILICA

REQUEST FOR PRIORITY UNDER 35 U.S.C. 119 AND THE INTERNATIONAL CONVENTION

Commissioner for Patents Alexandria, Virginia 22313

Sir:

In the matter of the above-identified application for patent, notice is hereby given that the applicant claims as priority:

COUNTRY Germany **APPLICATION NO**

DAY/MONTH/YEAR

102 58 858.9 17 December 2002

Certified copies of the corresponding Convention application(s) were submitted to the International Bureau in PCT Application No. PCT/EP03/14326. Receipt of the certified copy(s) by the International Bureau in a timely manner under PCT Rule 17.1(a) has been acknowledged as evidenced by the attached PCT/IB/304.

Respectfully submitted, OBLON, SPIVAK, McCLELLAND, MAIER & NEUSTADT, P.C.

Customer Number

22850

(703) 413-3000 Fax No. (703) 413-2220 (OSMMN 08/03) Norman F. Oblon Attorney of Record Registration No. 24,618

Surinder Sachar

Registration No. 34,423

BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND



REC'D 2 3 JAN 2004

Prioritätsbescheinigung über die Einreichung einer Patentanmeldung

Aktenzeichen:

102 58 858.9

Anmeldetag:

17. Dezember 2002

Anmelder/inhaber:

Degussa AG, Düsseldorf/DE

Bezeichnung:

Pyrogen hergestelltes Siliciumdioxid

IPC:

C 01 B 33/18

Die angehefteten Stücke sind eine richtige und genaue Wiedergabe der ursprünglichen Unterlagen dieser Patentanmeldung.

A 9161 06/00 EDV-L München, den 20. Juni 2003

Deutsches Patent- und Markenamt

Der Präsident

Im Auftrag

Wehner

PRIORITY

DOCUMENT

SUBMITTED OR TRANSMITTED IN

COMPLIANCE WITH RULE 17.1(8) OR (6)

CONFIRMATION COPY

20

25

Pyrogen hergestelltes Siliciumdioxid

Gegenstand der Erfindung ist ein pyrogen hergestelltes Siliciumdioxidpulver, dessen Herstellung und Verwendung.

Unter der Bezeichnung pyrogenes Siliciumdioxid oder pyrogene Kieselsäure (englisch: fumed silica, pyrogenic silica) werden alle hochdispersen Kieselsäuren, die in der Gasphase bei hohen Temperaturen durch Koagulation von monomerer Kieselsäure erhalten werden, zusammengefasst. Für die technische Herstellung der pyrogenen Kieselsäuren gibt es zwei Verfahren, die Hochtemperaturhydrolyse und das Lichtbogenverfahren.

Bei dem Prozeß der Hochtemperaturhydrolyse wird ein homogenes Gemisch einer dampfförmigen Siliciumverbindung, gewöhnlich Siliciumtetrachlorid, Wasserstoff, Sauerstoff und einem Inertgas mit einem Brenner in einem gekühlten Verbrennungsraum verbrannt. Dabei laufen die folgenden Reaktionen nebeneinander ab:

1. $2H_2 + O_2 ---> 2H_2O$ 2. $SiCl_4 + 2H_2O ---> SiO_2 + 4HCl$

Durch die Homogenität des Gasgemisches sind die Reaktionsbedingungen und damit die Entstehungs- und Wachstumsbedingungen für jedes SiO₂-Teilchen weitgehend gleich, so daß sich sehr einheitliche und gleichmäßige Teilchen bilden können. Als Sauerstoffquelle wird bei dem bekannten Verfahren Luft verwendet. Die nach dem bekannten Verfahren hergestellten pyrogenen Kieselsäuren weisen spezifische Oberflächen zwischen 10 und 600 m²/g auf.

EP-A-759410 beschreibt die Herstellung eines pyrogenen Siliciumdioxidpulvers mit einer Oberfläche von weniger als 90 m²/g, bevorzugt weniger als 60 m²/g, und einer Dibutylphthalat-Zahl (DBP-Zahl), ausgedrückt als g Dibutylphthalat/100 g Siliciumdioxidpulver, von weniger als 60. Die DBP-Zahl ist ein Maß für die Struktur oder den

Verwachsungsgrad der Teilchen des Pulvers zu verstehen. Eine niedrige Struktur äußert sich in einer niedrigen DBP-Zahl. Das in EP-A-759410 beschriebene Siliciumdioxidpulver weist demnach eine vergleichsweise niedrige Struktur bei vergleichsweise niedriger Oberfläche auf. Wesentliches Merkmal des Verfahrens zur Herstellung des Pulvers ist das Vorheizen des Gemisches aus Siliciumverbindung und Luft auf Temperaturen von ca. 400 Grad Celsius.

- Die Kombination aus niedriger Oberfläche und niedriger

 Struktur wird weiter in EP-A-1182168 ausgeführt.

 Dispersionen des dort hergestellten Siliciumdioxidpulvers weisen eine besonders niedrige Viskosität auf. Das zugrundeliegende Siliciumdioxidpulver ist wenig strukturiert.
- Der Stand der Technik beschreibt Siliciumdioxidpulver mit einer niedrigen Oberfläche bei einer niedrigen Struktur. Dagegen ist es beispielsweise mit den in EP-A-759410 und EP-A-1182168 beschriebenen Verfahren nicht möglich ein Siliciumdioxidpulver herzustellen, welches eine ähnlich niedrige Oberfläche aufweist, jedoch deutlich stärker strukturiert ist. Ein solches Material könnte beispielsweise dort eingesetzt werden, wo hohe Verdickungswirkung bei niedriger Oberfläche wünschenswert ist.
- Die Aufgabe der Erfindung besteht somit darin, ein gegenüber dem Stand der Technik hoch strukturiertes Siliciumdioxidpulver mit niedriger BET-Oberfläche bereitzustellen.

5

30

Gegenstand der Erfindung ist ein pyrogen hergestelltes Siliciumdioxidpulver, welches dadurch gekennzeichnet, dass es

eine BET-Oberfläche von 30 bis 90 m^2/g ,

 eine DBP-Zahl von mindestens 80, ausgedrückt als g Dibutylphthalat/100 g Siliciumdioxid und

- eine Stampfdichte von höchstens 110 g/l aufweist.

Bevorzugt kann die BET-Oberfläche zwischen 35 und 75 m²/g, 10 und besonders bevorzugt zwischen 40 und 60 m²/g liegen. Die BET-Oberfläche wird nach DIN 66131 bestimmt.

Die DBP-Zahl kann bevorzugt größer 100 und besonders bevorzugt größer 110 sein. Bei der DBP-Absorption wird die Kraftaufnahme, beziehungsweise das Drehmoment (in Nm), der rotierenden Schaufeln des DBP-Meßgerätes bei Zugabe definierter Mengen von DBP, vergleichbar einer Titration, gemessen. Dabei ergibt sich für das erfindungsgemäße Pulver ein scharf ausgeprägtes Maximum mit einem anschließenden Abfall bei einer bestimmten Zugabe von DBP.

Die Stampfdichte wird in Anlehnung an DIN ISO 787/XI K 5101/18 (nicht gesiebt) bestimmt. Die Stampfdichte kann durch weitere Verfahrensschritte wie Absackung, Walzen verändert werden. Im erfindungsgemäßen Pulver ist sie unabhängig davon, kleiner als 110 g/l. Bevorzugterweise kann sie kleiner als 100 g/l sein.

In einer weiteren bevorzugten Ausführungsform kann das erfindungsgemässe Siliciumdioxidpulver einen mittleren Aggregatumfang von mindestens 1000 nm aufweisen. Besonders bevorzugt ist ein mittlerer Aggregatumfang von mindestens 1200 nm. Der Aggregatumfang kann beispielsweise durch Bildanalyse der TEM-Bilder ermittelt werden. Unter Aggregat im Sinne der Erfindung sind miteinander verwachsene Primärpartikel ähnlicher Struktur und Größe zu verstehen, deren Oberfläche kleiner ist, als die Summe der einzelnen,

isolierten Primärpartikel. Unter Primärpartikel werden im Sinne der Erfindung Partikel verstanden, die zunächst in der Reaktion gebildet, im weiteren Reaktionsverlauf zu Aggregaten zusammenwachsen können.

Weiterhin kann die Kurtosis (Steilheit), sie ist ein Maß für die Art der Verteilung an den Rändern, der Aggregatfläche des erfindungsgemäßen Pulvers nach ASTM 3849-89 mindestens 20 betragen.

Das erfindungsgemäße Siliciumdioxidpulver kann einen pH-Wert, gemessen in einer 4 prozentigen wässerigen Dispersion zwischen 3,8 und 5 aufweisen.

Gegenstand der Erfindung ist ferner ein Verfahren, welches dadurch gekennzeichnet ist, dass man mindestens eine dampfförmige Siliciumverbindung, ein freien Sauerstoff enthaltendes Gas und ein Brenngas in einem geschlossenen Brenner vermischt und nachfolgend im Flammrohr des Brenners in einer Flamme verbrennt, den erhaltenen Feststoff vom Gasgemisch abtrennt und gegebenenfalls reinigt, wobei

- der Sauerstoffgehalt des freien Sauerstoff enthaltenden
 Gases so eingestellt ist, dass der lambda-Wert grösser oder gleich 1 ist, und
 - der gamma-Wert zwischen 1,2 und 1,8 liegt.

 Bevorzugt können Einstellung mit einem gamma-Wert von 1,4 bis 1,6 sein.
- Bei der Betriebsweise mit dem geschlossener Brenner brennt die Reaktionsmischung in eine gegenüber der Atmosphäre abgeschlossenem Flammrohr. Im Vergleich hierzu würde bei der offenen Betriebsweise die Reaktionsmischung in eine gegenüber der Atmosphäre offenem Flammrohr brennen.
- 30 Als siliciumhaltige Verbindungen können bevorzugt Siliciumhalogenide, Organochlorsiliciumverbindungen oder siliciumorganische Verbindungen und Mischungen der vorgenannten Verbindungen eingesetzt werden. Besonders

020369 F

bevorzugt können Siliciumtetrachlorid, Methyltrichlorsilan oder Tetramethoxysilan eingesetzt werden.

Ein weiterer Gegenstand der Erfindung ist die Verwendung des erfindungsgemäßen Siliciumdioxidpulvers für Toneranwendungen, in der Silikon- und Kautschukindustrie, zur Einstellung der Rheologie von flüssigen Systemen, zur Herstellung von Dispersionen, als Füllstoff, zum Filmcoaten von Polyethylenterephthalat und Polyvinylacetat, in Lacken und Farben.

10

15

Beispiele

Die Dibutylphthalatabsorption wird gemessen mit einem Gerät RHEOCORD 90 der Fa. Haake, Karlsruhe. Hierzu werden 12 g des Siliciumdioxidpulvers auf 0,001 g genau in eine Knetkammer eingefüllt, diese mit einem Deckel verschlossen und Dibutylphthalat über ein Loch im Deckel mit einer vorgegebenen Dosierrate von 0,0667 ml/s eindosiert. Der Kneter wird mit einer Motordrehzahl von 125 Umdrehungen pro

wird der Kneter und die DBP-Dosierung automatisch abgeschaltet. Aus der verbrauchten Menge DBP und der eingewogenen Menge der Partikel wird die DBP-Absorption berechnet nach:

Minute betrieben. Nach Erreichen des Drehmomentmaximums

DBP-Zahl $(g/100 g) = (Verbrauch DBP in g / Einwaage Pulver in g) <math>\times 100$.

Der pH-Wert wird in Anlehnung an DIN ISO 787/IX, ASTM D 1280, JIS K 5101/24 bestimmt.

Die Bildanalysen wurden durchgeführt mittels eines TEM
Gerätes der Fa. Hitachi H 7500 und einer CCD-Kamera

MegaView II, der Fa. SIS. Die Bildvergrößerung zur
Auswertung war 30000 : 1 bei einer Pixeldichte von 3,2 nm.
Die Anzahl der ausgewerteten Teilchen war größer als 1000.

020369 FE

15

20

Die Präparation erfolgte gemäss ASTM 3849-89. Die untere Schwellwertgrenze in bezug auf Detektion lag bei 50 Pixeln.

Lambda ist das Verhältnis von eingespeistem Sauerstoff im Kern zu stöchiometrisch benötigtem Sauerstoff.

5 Gamma ist das Verhältnis von eingespeistem Wasserstoff im Kern zu stöchiometrisch benötigtem Wasserstoff.

Beispiel 1 (Vergleichsbeispiel):

500 kg/h SiCl4 werden bei ca. 90 °C verdampft und in das Zentralrohr eines offenen Brenners bekannter Bauart überführt. In dieses Rohr werden zusätzlich 145 Nm³/h Wasserstoff sowie 207 Nm³/h Luft mit einem Sauerstoffanteil von 35 Vol.% gegeben. Dieses Gasgemisch wird entzündet und brennt im Flammrohr des wassergekühlten Brenners. In eine die Zentraldüse umgebende Manteldüse werden zur Vermeidung von Anbackungen zusätzlich 15 Nm³/h Wasserstoff gegeben. In das Flammrohr werden zusätzlich 250 Nm³/h Luft normaler Zusammensetzung eingespeist. Nach der Abkühlung der Reaktionsgase wird das pyrogene Siliciumdioxidpulver von den salzsäurehaltigen Gasen in mittels eines Filters und/oder eines Zyklons abgetrennt. In einer Entsäuerungseinheit wird das pyrogene Siliciumdioxidpulver mit Wasserdampf und Luft behandelt.

25 Beispiel 2 (Ausführungsbeispiel):

500 kg/h SiCl4 werden bei ca. 90 °C verdampft und in das Zentralrohr eines geschlossenen Brenners bekannter Bauart überführt. In dieses Rohr werden zusätzlich 160 Nm³/h Wasserstoff sowie 238 Nm³/h Luft mit einem Sauerstoffanteil von 34 Vol.% gegeben. Dieses Gasgemisch wird entzündet und brennt im Flammrohr des wassergekühlten Brenners. In eine die Zentraldüse umgebende Manteldüse werden zur Vermeidung von Anbackungen zusätzlich 15 Nm³/h Wasserstoff gegeben. In

020369 F

das Flammrohr werden zusätzlich 250 Nm³/h Luft normaler Zusammensetzung eingespeist.

Nach der Abkühlung der Reaktionsgase wird das pyrogene Siliciumdioxidpulver von den salzsäurehaltigen Gasen mittels eines Filters und/oder eines Zyklons abgetrennt. In einer Entsäuerungseinheit wird das pyrogene Siliciumdioxidpulver mit Wasserdampf und Luft behandelt.

Die Pulver 3 bis 5 werden analog Beispiel 2 hergestellt. Die experimentellen Bedingungen sind in Tabelle 1 wiedergegeben. Die analytischen Daten der Pulver 1 bis 5 sind in Tabelle 2 wiedergegeben.

Tabelle 1: Experimentelle Bedingungen und daraus errechnete Flammenparameter

Beispiel		1	2	3	4	5
SiCl ₄	kg/h	500	500	500	500	500
H ₂ Kern	Nm³/h	145	160	190	210	240
Luft	Nm³/h	207	238	326	371	405
H ₂ Mantel	Nm³/h	15	15	15	15	15
lambda		1,1	1,0	1,0	1,0	1,0
gamma		1,0	1,2	1,4	1,6	1,8

1.5

Tabelle 2: Analytische Daten der Siliciumdioxidpulver 1-5

Beispiel		1	2	3	4	5
BET	m²/g	46	43	46	50	46
DBP	g/100g	76	91	96	107	127
Stampfdichte (\$)	g/1	53	38	33	28	25
pH-Wert ^(#)		4,5	4,5	4,7	4,7	4,8

\$) direkt aus dem Prozess nach Reinigungsstufe; #) 4 Gew.-% Disp.

15

Tabelle 3: Aggregatstruktur der Siliciumdioxidpulver der Beispiele 1,3 und 4 mittels Bildanalyse.

Bei- spiel	mittl. Fläche	l _	ø ^(*) max	ø min	1	Kurtosis Fläche	SF ^(#)
	rım²	nm	nm	nm	rım		·
1	23217	1032	292	207	1,78	14,41	39,1
3 ^(\$)	32780	1475	303	186	2,02	27,27	88,7
4 (\$)	29577	1447	293	179	2,01	25,38	101,1
3 ^(&)	26217	1313	279	141	2,01	21,49	82,9
4 ^(&)	24527	1257	259	161	2,00	24,76	97,1

^{*)}ø = Durchmesser; #) Sphericity Factor nach ASTM; \$) Pulver vor Verdichtung; &) Pulver nach Verdichtung

Die Figur 1 zeigt eine Umfangverteilung von Aggregaten. Sie zeigt die relative Häufigkeit (in %) mit der ein bestimmter Bereich des Aggregatdurchmessers (in nm) im Pulver vorkommt. Die x-Achse ist hierbei zu lesen als: bis 1000

A bezeichnet die Verteilung des Aggregatumfanges eines nicht erfindungsgemäßen Pulvers mit einer BET-Oberfläche von ca. $50~\text{m}^2/\text{g}$. B zeigt die Verteilung des Aggregatumfanges aus dem erfindungsgemäßen Pulvers aus Beispiel 2. Es ist die deutlich breitere Verteilung der Aggregate des erfindungsgemäßen Pulvers zu erkennen.

nm, bis 1001 bis 2000 nm, 2001 bis 3000 nm u.s.w..

020369 FE

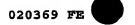
Patentansprüche:

10

15

30

- 1. Pyrogen hergestelltes Siliciumdioxidpulver dadurch gekennzeichnet, dass es
 - eine BET-Oberfläche von 30 bis 90 m^2/g ,
 - eine DBP-Zahl von mindestens 80, ausgedrückt als g Dibutylphthalat/100 g Siliciumdioxid und
 - eine Stampfdichte von höchstens 110 g/l aufweist.
- Siliciumdioxidpulver nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, dass der mittlere Aggregatumfang mindestens 1000 nm, besonders bevorzugt mindestens 1200 nm, beträgt.
- 3. Siliciumdioxidpulver nach den Ansprüchen 1 oder 2, dadurch gekennzeichnet, dadurch gekennzeichnet, dass die Kurtosis der Aggregatfläche wenigstens 20 beträgt.
- 4. Siliciumdioxidpulver nach den Ansprüchen 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, dass es einen pH-Wert, gemessen in einer 4 prozentigen wässerigen Dispersion, von zwischen 3,8 und 5 aufweist.
- 5. Verfahren zur Herstellung des Siliciumdioxidpulvers gemäß der Ansprüche 1 bis 4 dadurch gekennzeichnet, dass mindestens man eine dampfförmige Siliciumverbindung, ein freien Sauerstoff enthaltendes Gas und ein Brenngas in einem geschlossenen Brenner vermischt und im Flammrohr des Brenners nachfolgend in einer Flamme verbrennt, den erhaltene Feststoff vom Gasgemisch abtrennt und gegebenenfalls reinigt, wobei
 - der Sauerstoffgehalt des freien Sauerstoff enthaltenden Gases so eingestellt ist, dass der lambda-Wert grösser oder gleich 1 ist, und
 - der gamma-Wert zwischen 1,2 und 1,8 liegt.



10

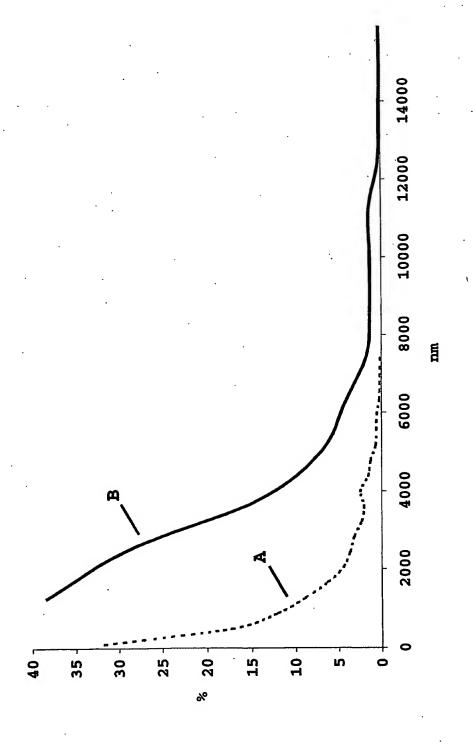
- 6. Verfahren nach Anspruch 5, dadurch gekennzeichnet, dass als Siliciumverbindung Siliciumhalogenide, Organochlorsiliciumverbindungen oder Siliciumorganische Verbindungen und Mischungen der vorgenannten Verbindungen eingesetzt werden.
- 7. Verwendung des Siliciumdioxidpulvers gemäss der Ansprüche 1 bis 4 für Toneranwendungen, in der Silikon- und Kautschukindustrie, zur Einstellung der Rheologie von flüssigen Systemen, zur Herstellung von Dispersionen, als Füllstoff, zum Film-Coaten von Polyethylenterephthalat und Polyvinylacetat, in Lacken und Farben.

020369 FE

Zusammenfassung

Pyrogen hergestelltes Siliciumdioxidpulver

Pyrogen hergestelltes Siliciumdioxidpulver mit einer BET-Oberfläche von 30 bis 90 m²/g, einer Dibutylphthalat-Zahl von mindestens 80, und einer Stampfdichte von höchstens 110 g/l. Es wird hergestellt, indem man mindestens eine dampfförmige Siliciumverbindung, ein freien Sauerstoff enthaltendes Gas und ein Brenngas in einem geschlossenen Brenner vermischt und im Flammrohr des Brenners nachfolgend in einer Flamme verbrennt, den erhaltenen Feststoff vom Gasgemisch abtrennt und gegebenenfalls reinigt, wobei der Sauerstoffgehalt des freien Sauerstoff enthaltenden Gases so eingestellt ist, dass der lambda-Wert grösser oder gleich 1 ist, und der gamma-Wert zwischen 1,2 und 1,8 liegt. Es kann in Toneranwendungen eingesetzt werden.



Figur 1

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:

BLACK BORDERS

IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES

FADED TEXT OR DRAWING

BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING

SKEWED/SLANTED IMAGES

COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS

GRAY SCALE DOCUMENTS

LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT

REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

☐ OTHER: ______

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.